### 昭64-47434 @ 公 開 特 許 公 報 (A)

@Int\_CI.4

識別記号

庁内整理番号

四公開 昭和64年(1989)2月21日

B 01 F 15/04 F 23 N 5/00 D-6639-4G L-8514-3K

寒査請求 未請求 発明の数 1 (全7頁)

三種混合ガスの燃焼発熱量制御方式 の発明の名称

> 创特 顧 昭62-204244

**BH** 頤 昭62(1987)8月19日

**砂発** 明 土 井 勇 次 大分県大分市大字西ノआ1 新日本製造株式會社大分製繳 者

所内

高 . 葭 大分県大分市大字西ノ洲1 新日本製像株式會社大分製像 **伊雅** 明 者 矽

所内

神奈川県川崎市川崎区田辺新田1番1号 富士電機株式会 の発 蚏 安 東 伸 彦 者

社内

神奈川県川崎市川崎区田辺新田1番1号 展 明 富士軍機株式会 **29**杂 明 松 井 者

社内

多田 人 新日本製造株式会社 砂田

官士馆機株式会社 1 人

東京都千代田区大手町2丁目6番3号 神奈川県川崎市川崎区田辺新田1番1号

四代 理 弁理士 並木 昭夫

外1名

### 1. 発明の名称

三種混合ガスの燃焼発熱量製御方式

### 2.特許請求の範囲

1) 総統発熱量 (カロリー) の異なる三種蟹の ガスL、B、C を混合し混合ガスとして負担側 に供給し、負荷変勢により、供給される担合ガス の流量が変化しても、鉄混合ガスのカロリーを目 種とする数定値に維持するように前配三種類のガ スのうちの一つの徒量を主に制御する三種混合が スの産業発験質制御方式において、

Bガスについて、その技量が混合ガスの技量に 対して一定割合の液量となるように調節するBガ ス推量機能整置と、

Cガスについて、その途量が収る固定の途量と なるように関節する第1のCガス技量関節塾置と、 前配三種類のガスL。B、Cのうち、少なくも BとCの各流量の実質値と、前記三額額のガスし、 B. Cの既知の各カロリー値と、前記混合ガスの カロリー数定値と、該程合ガスのカロリー実際値

1

と改定値との間の個差と、を入力されてレガスの 流量設定値を演算する第1の演算器と、

Lガスについて、その接畳が前記第1の確宜器 により資算された機量数定値に一致するように前 記しガスの接着を開節する第1のLガス接着構造 装置と、

を具備して上記の各流量鋼節による第1の混合 ガス燃焼発热量制御を行うほか、

しガスについて、その流量が収る固定の流量と なるように弱節する第2のLガス烷量調節装置と、 前妃三種類のガスし、B. Cのうち、少なくも LとBの各技量の実制値と、前配三種類のガスし、 B、Cの既知の各カロリー彼と、前記混合ガスの カロリー設定値と、数担合ガスのカロリー実別値 と設定値との間の偽造と、を入力されてCガスの 流量数定値を進算する第2の溶算器と、

Cガスについて、その流量が前記第2の複算器 により演算された独量設定値に一致するように前 記Cガスの技量を調節する第2のCガス流量調節 装置と、

を更に具備し、前記第1のCガス波量劇節装置 を第2のCガス独量調節装置に、また前記第1の Lガス被量調節装置を第2のLガス強量調節装置 に、それぞれ切り替えて第2の混合ガス燃焼発熱 量制御を行うことを特徴とする三複混合ガスの燃 使発熱量制御方式。

2)特許請求の範囲第1項記載の三離混合ガス の燃烧発熱量制御方式において、前配第1から第 2へ、又はその逆の機量調節装置の切り替えをパ ンプレスに行うに足る、切り替え当初の機量設定 初期値を前記第1および第2の各演算器が常時演 算していることを特徴とする三種混合ガスの燃烧 発熱量制御方式。

### 3. 発明の詳細な説明

(度果上の利用分野)

本発明は、燃焼免飲量 (カロリー) が互いに異なる三種類のガスを担合して得られる混合ガスの 燃焼免除量制能力式に関するものである。

製鉄所等では、カロリーの異なる三種類のガス 即ち高炉からは高炉ガス(B F C)が、転炉から は転却がス(LDG)が、コークス即からはコークス却がス(COG)が、それぞれ発生し、これらのガスはまたエネルギー都として製鉄所内の工場等へ送られて有効利用される。その際、それら各ガス単独では、それぞれ発生量もカロリーも異なり、それを供給される工場側としては使い勝手が良くないので、それら三種類のガスを混合して混合ガスとし、そのカロリーも一定になるように混合比率を制御した上で供給することが行われる。

本発明は、このような事情によって必要となる 三種類の混合ガスの燃焼発熱量(カロリー)制御 方式に関するものである。

### (従来の技術)

第4 図は従来のかかる三種類の混合ガスの態処 免熱量(カロリー)制御方式を示す概要図である。 一同図において、Pは及定値演算部、LDGは転 炉ガスの輸送管路、BPGは高炉ガスの輸送管路、 COGはコークス炉ガスの輸送管路、PI1。P I2、PI3 はそれぞれPI調節器(比例積分調 節数)、V1、V2、V3 はそれぞれ関節弁、P

3

1 は輸送管路LDGを流れる転卸ガスの流量 f 。 の発信器、F2は輸送管路BFGを流れる高炉ガスの流量 f mの発信器、F3は輸送管路COGを流れるコークス炉ガスの流量 f cの発信器、F4は混合ガスの流量 f mの発信器、R2は比率計、Kは三種混合ガスのカロリー Q mの発信器、である。

図から分かるように、この場合、輸送管路 C O G を流れるコークス炉ガスの流量 f e は、収る固定値 W になるように、P I 調節器 P I 3 と調節弁 V 3 により制御されている。また高炉ガスの輸送管路 B P G を流れる高炉ガスの流量 f = に対して比率計 R 2 で定まる一定の割合となるように制御されている。

そして輸送管路LDGを流れる転炉ガスの流量 (」は、設定組織算御Pで消算される流量設定値 (」。\*\*\*で等しくなるように、PI関節器PII と関節弁VIにより製御されて混合ガスのカロリ ーQuをその設定値Qu\*\*\*で制御している。

転却ガス流量『Lの流量設定値『L<sup>SET</sup>は演算

郎Pにおいて、演算により求められる。即ち、演 算部Pでは、高炉ガス、コークス炉ガス、転炉ガ スそれぞれの確からしい単未ガスとしてのカロリ ーQa、Qc、QL(原知の値)とコークス貯ガ スの後骨!。の実測値と高炉ガスの強量!。の実 満値と混合ガスのカロリーの個差値△Q』(設定 彼Qu\*\*\*\*と実際値Quとの間の個法)とを入力 され、演算部Pのブロック内の上部に示された式 に従って、そのときの転却ガス放量!」の設定値 ( \_ (!) を求め、それをそのまま設定値( \_==== とするか、或いは混合ガス液量!#が変化した場 合には、それに微分要素(1+T<sub>\*</sub>S)/(1+ TiS)を施す資算(但しTi, Tiは微分時間 で現地関密において定まるパラメータであり、S はラブラス演算子である)を行って設定値(1,85 \*とするわけである。

### 【発明が解決しようとする問題点】

以上説明した従来の三種混合ガスの燃焼発熱量 制御方式は、三種類のガスの中の一つとしてのコ ークス炉ガスの液量を固定とし、他の一つとして の転却がスの返量制制により、混合ガスの燃焼発 熱量制御を行うもの(これを転却がスをメインと するという意味でしメインの制御と云う)であった。

本発明の目的は、収るときはレメインの制御を

7

レガスについて、その弦量が収る固定の弦量となるように関節する第2のレガス途量制節装置と、 混合ガスのカロリーが目標値(設定値)になるようにCガスの流量を関節する第2のCガス接量

を更に具備し、前記第1のCガス抗量関節装置 を第2のCガス抗量関節装置に、また前記第1の Lガス抗量関節装置を第2のLガス抗量関節装置 に、それぞれ切り替えて第2の混合ガス燃焼発热 量制御を行うようにした。

### (作用)

国的慈贵人。

この発明は、コークス伊ガス技量を固定値とし 転伊ガス技量の制御により三種混合ガスの燃焼発 熱量制御を行うレメインの制御と、転伊ガス技量 を固定値としコークス伊ガス技量の制御により三 権混合ガスの燃焼発熱量制御を行うCメインの制 御と、のいずれも実施可能にしておき、必要に応 じて一方から他方へ切り替えて制御を行うことに より、混合ガスの技量変化に対してそのカロリー 変動を最小限に抑えることを可能にし、しかも一 行い、また取るときは、Cメインの制御に切り替えることができ、それによって常にカロリー値の特定の高い組合ガスの供給を可能にする三種混合ガスの燃焼発热量制御方式、さらにはその切り替えをパンプレスに行うことを可能にする三種混合ガスの燃焼発熱量制御方式を提供することにある。

(問題点を解決するための手段)

上記目的達成のため、本発明では、三種蟹のガスし、B, Cの混合ガスのカロリー制御方式において、

Bガスについて、その流量が混合ガスの流量に 対して一定割合の流量となるように関節するBガス流量関節装置と、

C ガスについて、その技量が成る固定の技量と なるように関節する第1のCガス技量保節装置と、

租合ガスのカロリーが目標値(設定値)になる ようにレガスの復量を調節する第1のレガス復量 調節装置と、

を具備して第1の混合ガス燃焼発熱量制御を行うほか、

8

方の観響から他方の制御への切り替えは、これを パンプレスに行うもの、と云うことができる。

本制御における物理法別に基づく物質収支は次の通りである。

Qufu=Qafa+Qufu+Qufa

-- (1)

Q= (Q:1:+Q:1:

+ Q<sub>L</sub> (<sub>1</sub> ) / (<sub>2</sub>

= QcR 1 + Q.R 2 + Q.R 3

但しR1=fe/fm, R2=fm/fm, R3-fm/fm

f == f c+ f s+ f c

ここで

fu: 混合ガス技量(Nゴ/h)

fe:コークス炉ガスガス装置(Nd/h)

fu: 転炉ガス洗量(Nポノカ)

fa:高炉ガス挽量(Nd/A)

Qxt 混合ガスカロリー (Kcal/Nd)

Qc:コークス伊ガスカロリー

(Kcal/Nd)

Q。: 転却ガスカロリー (Kcal/N㎡) Qu: 高却ガスカロリー (Kcal/N㎡) 新ア

コークス伊ガス技量 feを固定値とした場合、 前配(1)式より次の(2)式が収立する。

$$f_L(Q_L-Q_N) = Q_N(f_R+f_N)$$

この(2)式において、カロリー $Q_a$ 、 $Q_{x}$ 、 $Q_{x}$ の値は原知の値であるので、技量 $f_{a}$ 、 $f_{x}$ が与えられたとも、混合ガスのカロリーを $Q_{x}$ とする転炉ガス技量 $f_{x}$ が上記(2)式から求まるわけである。

転炉ガス流量!」を固定値とした場合、前記(1)式より次の(3)式が成立する。

$$f_c(Q_c-Q_H)=Q_H(f_L+f_H)$$

$$f_{c} = [Q_{H}(f_{L} + f_{B}) - Q_{L}f_{L} - Q_{B}f_{B}] / (Q_{c} - Q_{H}) - (3)$$

1 1

において定まるパラメータである。またSはラブ ラス複算子である)を施す検算を行って改めて設 定値『Lart, 「cartとすることがあり、この ようにすれば、混合ガスの検量が変化した場合等 において制御の即応性を高め、カロリー接触を最 小腹に抑えることができる。

次にパンプレス切り替えについて説明する。

Lメインの制御状態からCメインの制御状態へ切り替わったとき、前記(3)式から求める統量 設定値「cが、Lメインの制御状態にあったとき のコークスがガス統量の固定値、輝ち切り替わる 直前の値(これを「commyと実す)に等しくな いと、パンプレスな切り替えは由来ない。そこで、

技量設定值fe-fecasar

が成立するような概合ガスのカロリーQmを上記(3)式において、レメインの制御状態にあるとき、常に計算しておく。その計算式は、上記(3)式を変形することにより次の(6)式で与えられる。

同様にこの(3)式において、カロリーQc、Qc、Qcの値は原知の値であるので、位置fc.fmが与えられたとき、混合ガスのカロリーをQcとするコークス炉ガス波量fcが上記(3)式から求まるわけである。

更に上記(2), (3)式の複算においては、 流量の計制資差や各ガスの単味のカロリー変動等 により、実際の混合ガスのカロリーが目標とする カロリー値と異なる場合を生じる。

そこで混合ガスカロリーを実際し、その実態値と目標値との間の偏差をフィードバックするフィードバック制制を実施することにより、混合ガスにおける確定の高いカロリー値の維持を可能にしている。

また上記(2)、(3)式で求めた $f_{x}$ や $f_{o}$ の
沈豊設定値に対し、

$$(1+T_{z}S) / (1+T_{z}S) - (4)$$

$$(1+T_4S)/(1+T_5S)-(5)$$

でそれぞれ表される数分要素(但しT<sub>1</sub>, T<sub>8</sub>, T<sub>2</sub>, T<sub>4</sub>はそれぞれ数分時間であり、現地制整

1 2

切り替えと同時に、上記(3)式より求まる流量設定値!。の初期値を、数(3)式におけるQwとして、予め計算しておいた上記のQwを用いて算出し、この算出された液量設定値「c(初期値)を設定することでパンプレスな切り替えを実現することができる。

同様に、Cメインの制御状態からレメインの制御状態へ切り替わったとき、前記(2)式から求める流量数定値!。が、Cメインの制御状態にあったときの転却ガス流量の固定値、即ち切り替わる直前の値(これをfeconstと変す)に等しくないと、パンプレスな切り替えは由来ない。そこで、

法量投定值f. - f. CBEST

が成立するような混合ガスのカロリー Quを上記 (2) 式において、Cメインの制御状態にあると き、常に計算しておく。その計算式は、上記( 6) 式と同じである。

切り替えと同時に、上版(2)式における複合

ガスのカロリーQuに、予め計算しておいた値を 代入することにより複量数定値!」を求め、これ を初期値として数定することによりパンプレスな 切り替えを実現することができる。

### (実施例)

....

次に図画を参照して本発明の実施例を説明する。 第1図は本発明の一実施例を示す概要図である。 同図において、第4図におけるのと同じものには 同じ符号を付してある。そのほか、P1はレメイン制御用の設定値演算部、S21、S22はそれぞれ切り 替えスイッチである。

動作を裁明する。今第1回では、スイッチSW 1が1x<sup>mmで</sup>の側にあり、スイッチSW2はf。 \*\*\*\*\*\*の側にあり、Lメインの制御が行われている。この場合、伝炉ガス焼量fェの設定値は、系に明らかなように、Lメイン制御用の設定値資算体P1において

 $f_{L}^{(i)} = [\Delta Q_{H} (f_{c} + f_{b}) - Q_{c} f_{c}$  $-Q_{h} f_{b}] / (Q_{c} - \Delta Q_{h})$ 

1 5

可能となる。.

次に第1図において、スイッチSW1がf<sub>L</sub>co ##Tの例にあり、スイッチSW2はf<sub>c</sub>alloの例 にあって、Cメインの制御が行われている場合に ついて意味する。

全く同様に、コークス伊ガス抜音  $f_c$ の設定値は、Cメイン制御用の設定値消算部  $P_2$  で  $f_c^{(1)} = [\Delta Q_n (f_L + f_n) - Q_L f_L$ 

 $-Q_1f_0]/(Q_c-\Delta Q_x)$ 

なる式によって求めたこの  $\{x^{(1)}$  の値 そのものを採用することもあるが、混合ガスの統置が変化する場合には、それに設分要素  $(1+T_4S) / (1+T_2S)$ 

[(1+T。S)/(1+T。S)] fe<sup>\*\*\*</sup> をやはり設定値資算部P2において求め、これを 改めて設定値 fe<sup>#\*\*</sup>とする。

更にこのとき、Lメイン制御用の設定値資算部 Plにおいても、

Δ Qm=Qmary- [Qefe+Qafa

を施して得られる値、即ち

(低しΔQmは、混合ガスのカロリーの倒差値、 即ち設定値Qm<sup>mer</sup>と実測値Qmとの間の観差で ある。)

なる式によって求めたこの ( 1.13 の値をのものを採用することもあるが、混合ガスの接受が変化する場合には、それに数分を素

 $(1+T_2S)/(1+T_1S)$ 

を加して得られる値、声ち

[(1+T<sub>\*</sub>S)/(1+T<sub>\*</sub>S)] f<sub>\*</sub>(") をやはり設定値演算部P1において求め、これを 改めて設定値f<sub>\*</sub><sup>\*\*\*</sup>とする。

更にこのとき、Cメイン制御用の設定値複算部 P 2 においても、

AQ . - Q . - 1 . Q . f . + Q . f .

+Q.f.] / (fe+fs+f.)

なる演算式によって、混合ガスのカロリーの偏差 値AQmを演算しており、これは制御がCメイン に切り替わった器のコークス伊ガス流量数定値の 初期値(c<sup>(1)</sup>を算出するとをに用いられるもの である。勿論これによりパンプレスな切り替えが

16

+Q.f.] / (f.+f.+f.)

なる液算式によって、混合ガスのカロリーの偏差 値 Δ Q m を液体しており、これは制御がレメイン に切り替わった際の転卸ガス波量設定値の初期値 f ω (\*) を体出するのに用いられるものである。 これによってパンプレスな切り替えが可能となる。

第2図(4)は、本発明によりレメインの制御 が行われているときの転炉ガス(LDG)の流量 制御の状況とそれに対する総合ガスのカロリー値 の変化状況を示したグラフである。

第2図(ロ)は、本発明によりCメインの制御 が行われているときのコークス伊ガス(COG) の佐量制御の状況とそれに対する混合ガスのカロ リー値の変化状況を示したグラフである。

双方とも同じように良好な混合ガスのカロリー 値制御が行われていることが認められるであろう。

第3 図は、本発明により、時刻 t 0を強として それまで行われてきたしょインの制御がCメイン の制御に切り替わった場合の各ガスの流量制御状 況と混合ガスのカロリー値の制御状況とを示した

17

 $C_{i}$ 

グラフである。時期 t 0を塊としたその前後の制 御状況からパンプレスな切り替えが行われたこと が認められるであろう。

### [発明の効果]

以上説明したように、本発明によれば、逆用上の都合により、コークス伊ガスの技量を固定とするしょインの制御と転炉ガスの技量を固定とする Cメインの制御を自在に切り替えて混合ガスのカロリー制御を行い得るという利点がある。またその切り替えもパンプレスに行い得るという利点がある。

### 4. 図面の簡単な説明

第1図は本発明の一実施例を示す概要図、第2 図(イ)は本発明によりしメインの制御が行われているときの制御状況を示したグラフ、第2図 (ロ)は本発明によりCメインの制御が行われているときの制御状況を示したグラフ、第3図は本発明により時期も0を強としてそれまで行われてきたしメインの制御がCメインの制御に切り替わった場合の各ガスの流量制御状況と混合ガスのカ ロリー値の制御状況とを示したグラフ、第4図は 従来の三種混合ガス燃焼発熱量制御方式を示す概 要図、である。

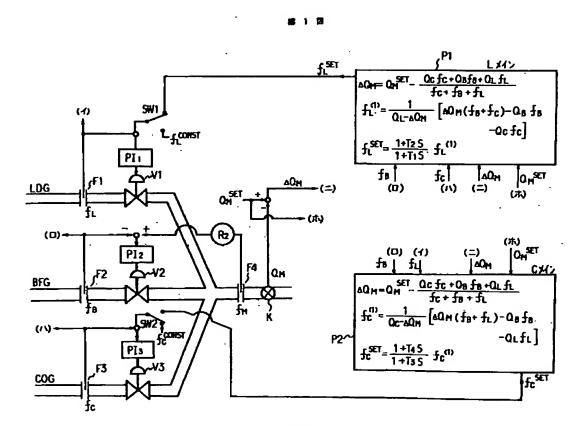
### 符号の説明

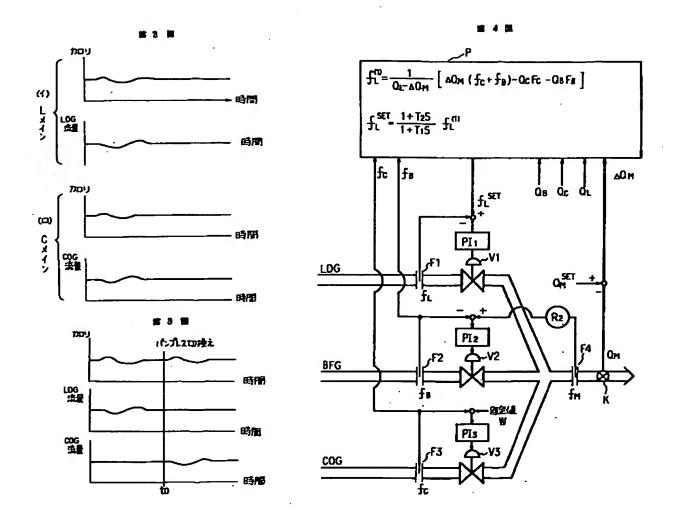
P. PI. P2…設定値演算部、LDC一転卸がス又はその輸送管路、BPC一高炉ガス又はその輸送管路、COG…コークス炉ガス又はその輸送管路、PII、PI2、PI3…PI調節器(比例租分網節器)、VI. V2、V3…関節弁、PI、P2、P3、P4…流量発信器、R2…比率計、K一三種混合ガスのカロリーQxの発信器

代理人弁理士 並 木 昭 夫

代理人弁理士 松 绮 情

1 9





| PAT-NO:                  | JP401047434A  |
|--------------------------|---|
| DOCUMENT-<br>IDENTIFIER: | JP 01047434 A   |
| TITLE:                   | CONTROLLING SYSTEM FOR CALORIFIC VALUE IN COMBUSTION OF THREE KINDS OF GASEOUS MIXTURES |
| PUBN-DATE:               | February 21, 1989   |

# INVENTOR-INFORMATION: NAME COUNTRY DOI, YUJI TAKASAGO, YUZURU ANDO, NOBUHIKO MATSUI, TERUAKI

| NAME                 | COUNTRY |
|----------------------|---------|
| NIPPON STEEL CORP    | N/A     |
| FUJI ELECTRIC CO LTE | N/A     |

APPL-NO: JP62204244
APPL-DATE: August 19, 1987

INT-CL (IPC): B01F015/04, F23N005/00

US-CL-CURRENT: <u>366/152.1</u>, <u>366/162.1</u>

### ABSTRACT:

PURPOSE: To suppress calorie fluctuation at a minimum limit by changing over devices to the other hand from one hand in accordance with necessity and performing control in the case of enabling both of flow rate control of convertor gas and flow rate control of coke oven gas to be performed and performing calorific value control of combustion of three kinds of gaseous mixtures.

CONSTITUTION: The calorific value control of combustion of a first gaseous mixture is performed by providing devices PI2, V2 for controlling the flow rate of B gas so that its flow

rate is regulated to certain rate for the flow rate of a gaseous mixture, devices PI3, V3 for controlling the flow rate of C gas so that it is regulated to fixed flow rate and a device PI for controlling the flow rate of L gas so that calorie of the gaseous mixture is regulated to target value. Further devices PI1, V1 for controlling the flow rate of L gas so that its flow rate is regulated to fixed flow rate and a device P2 for controlling the flow rate of C gas so that the calorie of the gaseous mixture is regulated to target value are provided. The calorific value control of combustion of a second gaseous mixture is performed by changing over the devices PI3, V3 to the device P2 and changing over the device P1 to the devices P1, V1 respectively.

COPYRIGHT: (C)1989,JPO&Japio

# This Page is Inserted by IFW Indexing and Scanning Operations and is not part of the Official Record

## BEST AVAILABLE IMAGES

Defective images within this document are accurate representations of the original documents submitted by the applicant.

| Defects in the images include but are not lin | mited to the items checked: |
|---|-----------------------------|
| BLACK BORDERS                                 |                             |
| ☐ IMAGE CUT OFF AT TOP, BOTTOM OR SI          | DES                         |
| ☐ FADED TEXT OR DRAWING                       |                             |
| BLURRED OR ILLEGIBLE TEXT OR DRAY             | VING                        |
| ☐ SKEWED/SLANTED IMAGES                       |                             |
| ☐ COLOR OR BLACK AND WHITE PHOTOG             | RAPHS                       |
| GRAY SCALE DOCUMENTS                          |                             |
| ☐ LINES OR MARKS ON ORIGINAL DOCUM            | ENT                         |
| ☐ REFERENCE(S) OR EXHIBIT(S) SUBMITTE         | ED ARE POOR QUALITY         |
|   |                             |

# IMAGES ARE BEST AVAILABLE COPY.

As rescanning these documents will not correct the image problems checked, please do not report these problems to the IFW Image Problem Mailbox.